〔19〕中华人民共和国专利局

(11)公开号 CN 1047328A



印定发明专利申请公开说明书

[21] 中请号 90103413.4

[51] IsLCI^L C10G 11/02

(43) 公开日 1990年11月28日

[2]申请日 90.7.10 [71]申请人 中国石油化工总公司 地址 100029 北京市安外小关街 24 号 共同申请人 中国石油化工总公司洛阳石油化工工程 公司 [72]发明人 张福治 李占宝 皮运鹅 石宝珍 [74]专利代理机构 中国石植化工总公司专利代理服务 部 代理人 那好路

BOIJ 37/32

说明书页数: 5 附图页数:

[54]发明名称 气控内循环式催化剂冷却器

Control of the Contro

一种激物似化裂化过程中催化剂再生冷却用的 催化剂冷却器。其上编与再生器的底部(或下侧型)相 连通。它提出了热、冷像化剂在冷却器内各行其遗的 三种通遗结构。并且不使用昂贵的单动滑阀、而采用 气控方法调节做化剂的循环量。

(BJ)第1456号

- 1、一种宣输慢化要化过程中,但化剂冷却用的催化剂冷却第一1個气 控内循环式值化剂冷却器,其特征在于。冷却器的圆柱形壳体(i) 的上部与 再生器(f)底部(或下侧壁)相差道:壳体(i)内设有冷值化剂的透回量量(i) 和套管式取热管束(i);在壳体(i)底部设有提升风管(i)和液化风盘管(i);在 壳体(i)壁上设有松动风的进风口(i)。
- 2、极器权利要求1的冷却器,其特征在于1冷催化剂量道(3)的中心输线与壳体(1)的中心输线为阀输,增道(3)的上部插入再生器(7)的密相段,且下端是喇叭软管段。
- 3、根据权利要求2的冷却器,其特征在于1在通道(3) 的下端喇叭状管 股内插入与其两轴的提升管(4)。
- 4、根据权利要求1的冷却器,其特征在于t在壳体(I)与通道(3) 之间的空间设有者管式取热管度(2)。
- 5、极据权利要求1的冷却器,其特征在于:充体(1) 底部设有的流化风盘管(5)和亮体(1)阿勒。
- 6、根据权利要求1的冷却器,其特征在于:在壳体(I)的蟹上,沿壳体(I)的轴线方向设有松助风进风口(6)。
- 7、一种重清催化聚化过程中,催化剂再生冷却用的催化剂冷却器一口型气控内循环式催化剂冷却器,其特征在于1四柱形壳体(I)的上部与再生器(T)底部(或下侧壁)相连通;壳体(I)内有一直立弧形隔板(6)和套管式取热管束(2);壳体(I)的底部设有流化风盘管(5)和提升风管(4)。
- 8、根据权利要求7的冷却器,其特征在于1. 壳体(I)一侧和弧形隔板(6) 组成的小空间为冷催化附近回道道(3),提升风管(4)设在道道(3)的底部。
- 9、根据权利要求7的冷却器,其特征在于1者管式取热管束(2) 在壳体(1)的另一侧和弧形隔板(6)组成的大空间内;在这大空间的底部,设有与壳体(1)两轴的镜化风盘管(5)。
- 10、一种重抽催化裂化过程中,催化剂再生冷却用的催化剂冷却器一 [1] 型气垫内循环式催化剂冷却器,其特征在于: 圆柱形壳体(I)的上部与再生器(I)底部(或下侧壁)相连道: 壳体(I)内有一套镜(I),在套筒(I)内设有套管式取热管束(I);在壳体(I)下部设有镜化风盘管(I)和提升风盘管(I)。

11、根据权利要求10的冷却器,其特征在于1套简(6)的中心输线和完体(1)的中心输线网输;在套简(6)内设有套管式取热管束(2)。

18、极端权利要求10的冷却额,其特征在于:完体(I)内侧和害惧(6) 外侧组成冷催化剂返回通道(3) (为环状空间);在通道(3)的底部设有与完体网轴的提升风盘管(4)。

13、根据权利要求18的冷却器,其特征在于i 套荷(6) 的下端为数口的 缩口段(14),对着缩口段(14)设置与壳体(1)两轴的液化风盘管(5)。

14、根据权利要求1、7、10的冷却器,其特征在于1 套管式取热管束(2)的套管外壁,可采用有或投有塑片以及其它适合于传热的结构形式。

气压内口外或口化用价四回

本公司市及一部目的自化型化效用中口化划再生冷塑用的口化则冷塑包。

上途三中央超几化剂冷却图的以点在于上超式却下过式但化剂冷却图像灯衣用价格品页的中部和风部口采用口的、闭口对型的口化剂是出口的以及口提位使外面图像。所以应使口用多而口的。但因或口化剂冷却图由于的、冷口化剂是同一个入出口,所以,可等当口分的口化剂未口和冷却图内的水冷硬的口度配位,见强图网定口记得回,而冷却后的口化对又会有相当部分能冷却凹的行图时间过长,从回じ口传的意见,另外,这冷冷却可仅证强因实现的、冷口化剂口口,为此,乃律比个。

本公园的目的在于口名上经现存资本中的以点, 见识一中恐用气经方 进口节风化闭门环口的内门环式门化闭论细目。

本发明的任务是这样实现的。该特却帮的完体是個往形壳体,上填与 再生都底都或下侧壁相连圈。在壳体的中心输上设有两轴的管理冷僵化剂 返回再生都的遗道。通道上填直接插入再生器密相限。通道下墙为喇叭型 管段。在喇叭型管段内插入提升风管。在壳体与管型通道之间设有套管式 取热管束(用来冷却热催化剂)。在壳体底部设有液化风盘管:在壳体壁 上,沿壳体的轴线方向布置有供松动热催化剂的进风口。以上所述为第1 种型式(简称1型)的气控内循环式催化剂冷却器。

类似两一技术方案的第三种提式(简称三型)的气控内循环催化剂冷却器。它的固柱形壳体的上端与再生器底部或下侧重相连通; 壳体内量一直立的弧形隔板, 特壳体内设分成大小两个空间, 斯面为橄榄球状的小空间为特徵化剂返回到再生器的通道, 在通道下部设有提升风管。壳体内大空间部分设有用于冷却热催化剂的套管式取热管束, 在套管式取热管束下部, 设有流化风盘管。

类似同一技术方案的第1[[种型式(简称[][型)的气控内循环式催化剂冷却器。它的园柱形壳体的上端与再生器底部或下侧壁相连通。壳体内有一套简结构,此套简上部插入再生器内,其下部缩口与冷却器底部的流化风盘管相对着,在套筒内设有用来冷却热催化剂的零管式取热管束。壳体内侧与套筒外侧之间的环状空间,作为冷催化剂返回到再生器的通道。在环状空间的下部,设有提升风盘管。

上述三种类型催化剂冷却器的材质,根据介质特点选取。套管式取热管束的套管外壁可根据总传热系数,在套管外壁可采用有或没有塑片以及其它合适的、有利于传热的结构型式。

在发明相比现有技术有如下优点。

1、在冷却器內设置冷備化剂输送的专门通道,与返混式相比,使热、冷催化剂按人为导向流动,防止热催化剂短路和冷催化剂过长的停留,克服了催化剂量换速度对冷却器高度的限制。本发明同时提供了热、冷催化剂各行其道的三种结构型式的通道。

2、環境为密相輸送, 并可用气控方法一提升风灵活地调节催化剂循环量。与上流式、下流式催化剂冷却器相比,可省去昂贵的单动滑铜和耐

- 热、珊瑚村里的僵化剂进心管线、管件,被放补偿额等。
 - 3、取熟量可用硫化风(合松功风)或提升风进行调节。
- 4、套管式取熟管家的套管外型。 可根据总传热系数决定采用光管或带有细片的管子。
 - 5、冷却介質为歌氣水,可采用自然循环,省去高压循环水泵。 附因的問題说明如下:

图1是1型气控内循环式催化剂冷却器结构示意图。图中:(1)完体,(2) 套管式取热管束,(3)冷催化剂返图再生器的通道,(4)提升风管,(5)液化风盘管,(6)松功热催化剂的进风口,(7)再生器,(8)热催化剂进入,(9)冷催化剂返回,(10)提升风入口,(11) 提化风入口,(12) 散集水入口,(13) 水汽出口。

图 2是 I I 型气控内循环式催化剂冷却器结构示意图。图中 1(1) 壳体,(2) 套管式取热管束,(3) 冷催化剂返回再生器的最道,(4) 提升风管,(5) 操化风管,(6) 弧形偏板,(7) 再生器,(8) 热催化剂进入,(9) 冷催化剂返回,(10) 提升风入口,(11) 液化风入口,(12) 散氧水入口,(13) 水光出口。

图3是111型气控内循环式催化剂冷却装结示意图。图中1(1)壳体,(2) 套管式取热管束,(3)冷催化剂返回再生器的通道,(4)提升风盘管,(5)提升风盘管,(6)套筒,(7)再生器,(8)热催化剂进入,(9)冷催化剂返回,(10)提升风入口,(11) 流化风入口,(12) 除复水入口,(13) 水汽出口,(14) 第口段。

本发明结合附图作进一步的详述。图1为1型气控内器环式催化剂冷却器的结构示意图,它的圆柱形壳体(I)的上端与再生器(I)底部或下侧管相连理。在壳体(I)的中心轴线上设有两轴的管状冷催化剂返回到再生器的通道(3)。通道3的上部插入再生器(I)的密相段。通道(3)的下端为喇叭状管段,在喇叭状管段内插入提升风管(4)。在壳体(I)和漏道(3)之间的空间设有套管式取热管束(2)。在壳体(I)和底部设有流化风盘管(5)。在壳体(I)上,沿壳体(I)的轴线方向布置有供松功催化剂的进风口(6)。 1型的工作情况是这样的,进入提升风管(4)内的提升风、进入流化风盘管(5)内的流化风、进入松功能化剂进风口(6)内的松劲风,均由压缩空气提供,热催化剂由再生器(I)

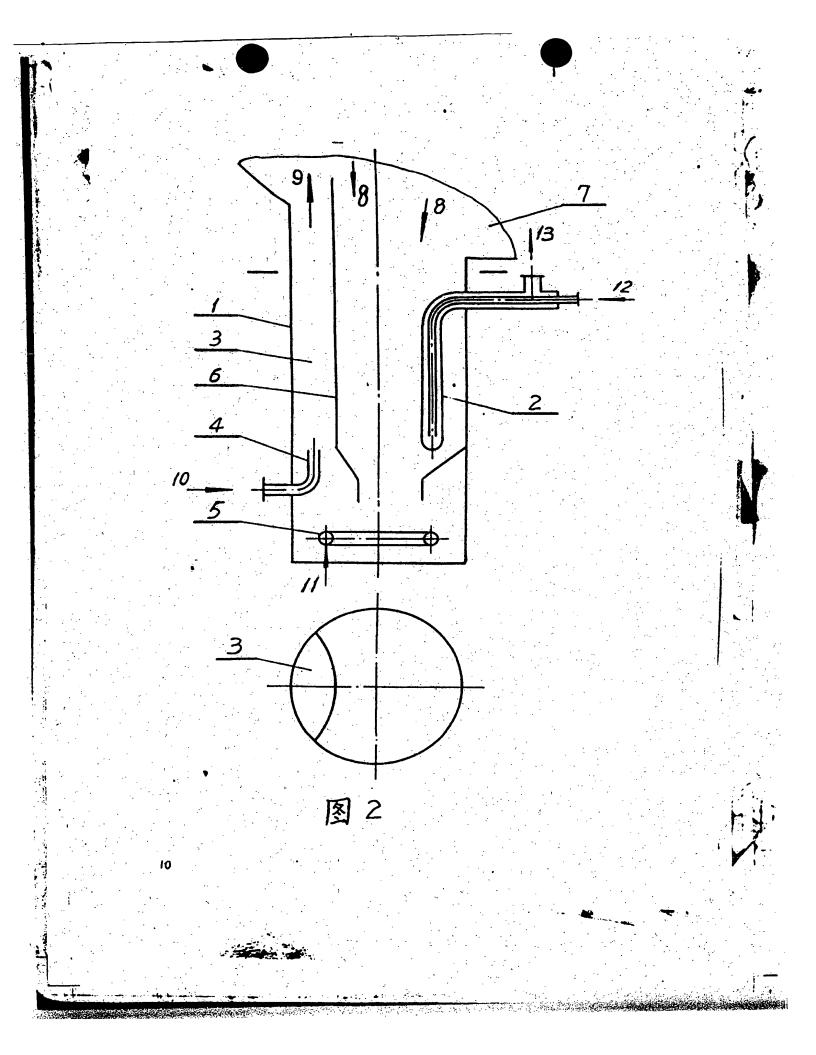
图3为111图气经内仍外发行化别论通过的结构示众图,它的图在形式你们的上门与网生它们选起这下门记得在旬。无效们内有一次门间,成立同间的上门门入风生间们运得费,其下门为陆口旬口段(14)与论通过运输的现在风气间仍对对了,在全局的内设有在实现然可变(2)。无效(1)与公司(2)为外状空间,这外状空间为论句化剂适回归到(3)。在外状空间下隔,设行已升风仓官(4)。111图的工作们况是这样的,经入经升风仓口(6)内的设升风、投入记化风仓官(5)的议化风,均由压钉空气记役,然们化剂

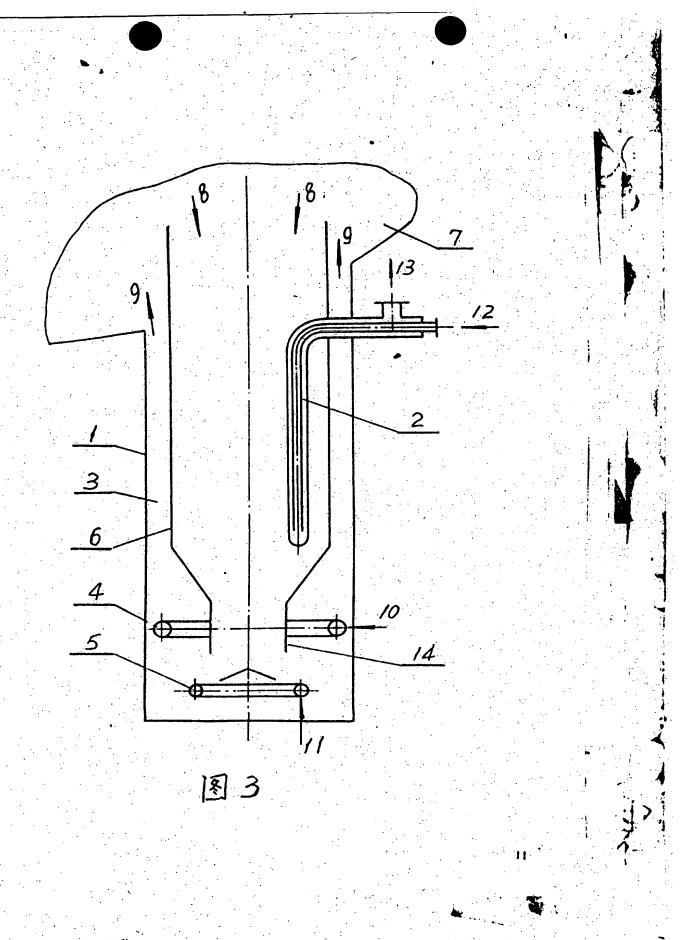
A CONTRACT OF THE PROPERTY OF THE PARTY OF T

由再生額(1)密相股底部(或下衡型)靠重力能入極化制冷却器,与以除氧水为冷却介质的套管式取热管束(2)接触换热 (由除氧水入口(12) 进入套管式取热管束(2),经换热后的除氧水和农由水农出口(13) 提出), 经冷却后的催化剂能重力流到冷却器的底部。由适道(3)下部的提升风盘管(4)内的提升风,将冷催化剂经通道(3)返居再生器(7)密相段。 液化风经套筒(6)底部的流化风盘管(5)涨源不断地输入套管式取热管束(2)之间的空隙,使催化剂处于良好的流动状态,防止堆死或发生粘滞流,从而强化了冷却热催化剂的速度。

1、11、111型气控内循环式冷却器的热负荷(单位时间的取热量)主要由选化风(合松动风)和提升风的风量进行调节。套管式取热管束的套管外壁,可采用有或没有题片以及其它合适的、有利于传热的结构型式。

- L.





-

The state of the s

This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning Operations and is not part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:

□ BLACK BORDERS
□ IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
□ FADED TEXT OR DRAWING
□ BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING
□ SKEWED/SLANTED IMAGES
□ COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS
□ GRAY SCALE DOCUMENTS
□ LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT
□ REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY
□ OTHER:

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.